BEST AVAILABLE COPY

PCT

WELTORGANISATION FÜR GEISTIGES EIGENTUM
Internationales Büro
INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE
INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 6:

C11C 3/12, C07C 27/02, 29/149, 33/025,

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer:

WO 96/02619

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum:

1. Februar 1996 (01.02.96)

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP95/02646

A1

(22) Internationales Anmeldedatum:

7. Juli 1995 (07.07.95)

(81) Bestimmungsstaaten: CN, JP, US, europäisches Patent (AT. BE, CH, DE, DK, ES, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL,

PT, SE).

(30) Prioritätsdaten:

P 44 25 180.7

16. Juli 1994 (16.07.94)

DE

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): HENKEL KOMMANDITGESELLSCHAFT AUF AKTIEN [DE/DE]; D-40191 Düsseldorf (DE).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): KÖHLER, Michael [DE/DE]; Amselweg 19, D-40822 Mettmann (DE). WESTFECHTEL, Alfred [DE/DE]; Rotdomweg 7, D-40723 Hilden (DE). DEMMERING, Gunther [DE/DE]; Von-Galen-Strasse 40, D-42653 Solingen (DE). KOMP, Horst-Dieter [DE/DE]; Kolpingstrasse 33, D-40764 Langenfeld (DE). BÖHR, Christiane [DE/DE]; Kölner Strasse 30, D-51379 Leverkusen (DE). ANSMANN, Achim [DE/DE]; Kirchberg 25, D-40699 Erkrath (DE). STEINBERNER, Udo [DE/DE]; Lortzingerstrasse 67, D-40724 Hilden (DE).

(54) Title: UNSATURATED FATS WITH IMPROVED LOW-TEMPERATURE BEHAVIOUR

(54) Bezeichnung: UNGESÄTTIGTE FETTSTOFFE MIT VERBESSERTEM KÄLTEVERHALTEN

(57) Abstract

The invention concerns unsaturated fats with improved low-temperature behaviour which are obtained by: (a) dissociating lauric acid oils into fatty acids and glycerol; (b) subjecting the resultant dissociated fatty acids to fractionated crystallisation; and (c) hydrogenating the fraction of predominantly unsaturated fatty acids, optionally after converting them into low alkyl esters, to form the corresponding unsaturated fatty alcohols in the iodine value range of 85 to 100. The fats are further characterized by improved quality of colour and smell and are suitable for preparing fatty chemical secondary products, such as alkoxylates, ether sulphates, sulphates and esters, for example.

(57) Zusammenfassung

Es werden ungesättigte Fettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten vorgeschlagen, die man erhält, indem man (a) Lauricöle in Fettsäuren und Glycerin spaltet, (b) die resultierenden Spaltfettsäuren einer fraktionierten Kristallisation unterwirft und (c) die Fraktion der überwiegend ungesättigten Fettsäuren, gegebenenfalls nach Überführung in die Niedrigalkylester zu den entsprechenden ungesättigten Fettalkoholen im Iodzahlbereich 85 bis 100 hydriert. Die Fettstoffe zeichnen sich zudem durch eine verbesserte Farb- und Geruchsqualität aus und eignen sich zur Herstellung von fettchemischen Folgeprodukten, wie beispielsweise Alkoxylate, Ethersulfate, Sulfate und Ester.

BNSDOCID: <WO_____9602619A1_I_>

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AT	Osterreich	GA	Gabon	MR	Mauretanien
AU	Australien	GB	Vereinigtes Königreich	MW	Malewi
BB	Barbados	GE	Georgien	NE	Niger
BE	Belgien	GN	Guinea	NL	Niederlande
BF	Burkina Faso	GR	Griechenland	NO	Norwegen
BG	Bulgarien	HU	Ungarn	NZ	Neusceland
B.J	Benin	IE	trland	PL	Polen .
BR	Brasilien	IT	Italien	PT	Portugal
BY	Belarus	JP	Japan	RO	Rumanien
CA	Kanada	KE	Kenya	RU	Russische Föderation
CF	Zentrale Afrikanische Republik	KG	Kirgisistan	SD	Sudan
CG	Kongo	KP	Demokratische Volksrepublik Korea	SE	Schweden
CH	Schweiz	KIR	Republik Korea	SI	Slowenien
a	Côte d'Ivoire	KZ.	Kasachstan	SK	Slovakei
CM	Kamerun	Ц	Liechtenstein	SN	Senegal
CN	China	LK	Sri Lanka	TD	Techad
CS	Tschechoslowakei	LU	Luxemburg	TG	Togo
CZ	Tachechische Republik	LV	Lettland	TJ	Tadachikistan
DE	Deutschland	MC	Monaco	n	Trinidad und Tobago
DK	Dinemark	MD	Republik Moldau	UA	Ukraine
ES	Spanico	MG	Madagaskar	US	Vereinigte Staaten von Amerika
FI '	Finnland	MIL	Mali	UZ.	Usbekistan
FR	Frankreich	MN	Mongolei	VN	Vietnam

WO 96/02619 PCT/EP95/02646

Ungesättigte Pettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten

Gebiet der Erfindung

Die Erfindung betrifft ungesättigte Fettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten, die man erhält, indem man ausgewählte Pflanzenöle in Fettsäuren und Glycerin spaltet, die resultierenden Spaltfettsäuren einer fraktionierten Kristallisation unterwirft und die dabei anfallende Fraktion weitgehend ungesättigter Fettsäuren, gegebenenfalls nach Überführung in die Methylester, unter Erhalt der Doppelbindugen zu den entsprechenden Fettalkoholen hydriert. Die Erfindung erstreckt sich ferner auf Derivate der ungesättigten Fettalkohole sowie auf Verfahren zu deren Herstellung und deren Verwendung zur Herstellung oberflächenaktiver Mittel. Ein letzter Gegenstand der Erfindung betrifft schließlich die Verwendung ausgewählter Pflanzenöle zur Herstellung ungesättigter Fettalkohole.

Stand der Technik

Fettstoffe, insbesondere ungesättigte Fettalkohole, stellen wichtige Zwischenprodukte für eine große Anzahl von Erzeugnissen der chemischen Industrie dar, wie z.B. für die Herstellung von Tensiden und kosmetischen Produkten. Eine Über-

sicht zu diesem Thema findet sich beispielsweise von U.Ploog et al. in Seifen-Öle-Fette-Wachse 109, 225 (1983).

Die Herstellung ungesättigter Fettalkohole gelingt nicht auf Basis petrochemischer Rohstoffe und Verfahren. Man geht vielmehr von mehr oder minder ungesättigten Fettsäuren oder deren Methylestern auf Basis nachwachsender Rohstoffe aus, die beispielsweise in Gegenwart von chrom- und/oder zinkhaltigen Mischoxidkatalysatoren unter Erhalt der Doppelbindungen hydriert werden [vgl. Ullmann's Enzyklopaedie der technischen Chemie, Verlag Chemie, Weinheim, 4. Aufl., Bd.11, S. 436f].

Die Herstellung ungesättigter Fettalkohole kann grundsätzlich auf drei Wegen erfolgen:

- 1. Fette und Öle werden einer Druckspaltung mit Wasser unterworfen. Nach Abtrennung des wäßrigen Glycerins werden Spaltfettsäuren erhalten, die Gemische gesättigter und ungesättigter Fettsäuren darstellen. Da eine gemeinsame Hydrierung dieser Säuren das Verhältnis gesättigter und ungesättigter Anteile nicht beeinflußen kann, werden auf diesem Wege nur Fettalkohole einer niedrigen Iodzahl im Bereich kleiner 85 erhalten, die weniger bevorzugt sind.
- 2. Eine destillative Trennung gesättigter und ungesättigter C16/18-Fettsäuren ist destillativ nicht möglich. Abweichend von (1) können die Spaltfettsäuren jedoch über den Weg der "Umnetztren-ung" in einen überwiegend gesättigten und einen überwiegend ungesättigten Fettsäureschnitt überführt werden. Die Hydrierung des ungesättigten Fett-

säureanteils liefert technische Oleylalkohole eines Iodzahlbereiches von etwa 85 bis 100.

3. Weiterhin ist es möglich, hochungesättigte Pflanzenöle einer Umesterung zu unterwerfen, bei der Methylester mit einem vergleichsweise geringen Anteil an gesättigten Homologen anfallen. Eine Umnetztrennung ist in diesem Fall weder möglich, noch erforderlich, da die Hydrierung unmittelbar hochungesättigte Fettalkohole (IZ > 100) liefert.

Die drei genannten Verfahren werden seit langem kommerziell zur Herstellung von ungesättigten Pettalkoholen genutzt. Es ist naheliegend, zur Herstellung von ungesättigten Pettalkoholen auch Ausgangsstoffe einzusetzen, die bereits eine hohe Iodzahl aufweisen.

Beispiele für geeignete Einsatzprodukte gemäß Verfahren 1 sind Fette und Öle mit einer Iodzahl im Bereich von 40 bis 70, wie beispielsweise Rindertalg, Schweineschmalz, Palmöl oder Palmstearin. Für die Herstellung hochungesättigter Fettalkohole nach Verfahren 3 kommen z.B. Rapsöl, Olivenöl, Sonnenblumenöl, Leinöl oder Erdnußöl in Frage.

Einsatzstoffe wie beispielsweise Kokos- oder Palmkernöl sind bislang zur Herstellung von ungesättigten Fettalkoholen des Iodzahlbereiches 90 bis 100 nicht in Betracht gezogen worden, da sie einen zu geringen Anteil ungesättigter Species enthalten.

Die nach den oben geschilderten Verfahren erhältlichen ungesättigten Fettalkohole des Marktes weisen jedoch verschiedene Nachteile auf: Produkte mit einer Iodzahl unterhalb von 80 sind wachsartig. Neben des unvorteilhaften Erstarrungspunktes weisen sie die Vorteile, die mit der ungesättigten Struktur verbunden sind, naturgemäß nur partiell auf. Hochungesättigte Fettalkohole (Iodzahl > 100) enthalten einen signifikanten Anteil an mehrfach ungesättigten Homologen und sind damit weniger autoxidationsstabil. Die Produkte sind zwar flüssig, lassen sich jedoch nur mit Schwierigkeiten in cremige oder pastöse Formulierungen einarbeiten. Aus anwendungstechnischer Sicht kommen daher am ehesten ungesättigte Fettalkohole des Iodzahlbereiches 85 bis 100 in Frage. Diese sind jedoch oftmals sowohl bezüglich ihrer Farbe als auch der Geruchsqualität nicht zufriedenstellend und weisen für viele Anwendungen einen ebenfalls unvorteilhaft hohen Erstarrungspunkt auf.

Die Aufgabe der Erfindung hat somit darin bestanden, ungesättigte Fettalkohole mit einer Iodzahl im Bereich von 85 bis 100 auf Basis pflanzlicher Rohstoffe – sowie entsprechende Folgeprodukte – zur Verfügung zu stellen, die sich insbesondere durch ein verbessertes Kälteverhalten sowie Farb- und Geruchsqualität auszeichnen.

,","

Beschreibung der Erfindung

Gegenstand der Erfindung sind ungesättigte Fettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten, dadurch erhältlich, daß man

- (a) Lauricole in Fettsäuren und Glycerin spaltet,
- (b) die resultierenden Spaltfettsäuren einer fraktionierten Kristallisation unterwirft und
- (c) die Fraktion der überwiegend ungesättigten Fettsäuren, gegebenenfalls nach Überführung in die Niedrigalkylester zu den entsprechenden ungesättigten Fettalkoholen im Iodzahlbereich 85 bis 100 und vorzugsweise 90 bis 95 hydriert.

Überraschenderweise wurde gefunden, daß durch den Einsatz von ausgewählten Pflanzenölen eines niedrigen Iodzahlbereiches sowie die Aufreinigung der auf dieser Basis als Zwischenstufen hergestellten ungesättigten Fettsäuren in der Hydrierung erstmals ungesättigte, pflanzliche Fettalkohole erhalten werden, die nicht nur außergewöhnlich gute Farb- und Geruchseigenschaften aufweisen, sondern sich zudem noch in gewünschter Weise durch ein besonders vorteilhaftes Kälteverhalten auszeichnen. Der Einsatz der genannten niederiodzahligen Rohstoffe in ein an sich bekanntes Verfahren, das aus ökonomischen Gründen bislang nur für die Anwendung auf Rohstoffe mit deutlichen höheren Iodzahlen bekannt gewesen ist, erscheint im Hinblick auf die gefundenen überraschenden Effekte neu und erfinderisch.

Weitere vorteilhafte Ausgestaltungen der Erfindung bestehen ferner in Derivaten mit ebenfalls vorteilhaftem Kälteverhal-

ten sowie verbesserten Farb- und Geruchseigenschaften, die man erhält, indem man die eingangs genannten ungesättigten Fettalkohole in an sich bekannter Weise

- *** alkoxyliert;
- *** alkoxyliert, sulfatiert und neutralisiert;
- *** sulfatiert und neutralisiert; bzw.
- *** mit aliphatischen Carbonsäuren mit 1 bis 22 Kohlenstoffatomen und 0 und/oder 1 bis 3 Doppelbindungen verestert.

<u>Herstellverfahren</u>

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung ungesättigter Fettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten, bei dem man

- (a) Lauricöle in Fettsäuren und Glycerin spaltet,
- (b) die resultierenden Spaltfettsäuren einer fraktionierten Kristallisation unterwirft und
- (c) die Fraktion der überwiegend ungesättigten Fettsäuren, gegebenenfalls nach Überführung in die Niedrigalkylester zu den entsprechenden ungesättigten Fettalkoholen im Iodzahlbereich 85 bis 100 und vorzugsweise 90 bis 95 hydriert.

<u>Lauricöle</u>

Unter Lauricölen sind Palmkern-, Kokos- und Babassuöl sowie deren Abmischungen zu verstehen, die einen Schwerpunkt ihrer

C-Kettenverteilung im Bereich ${\rm C}_{12}$ bis ${\rm C}_{14}$ aufweisen. Typische Zusammensetzungen sind in Tabelle 1 gegeben:

Tabelle 1
Typische Zusammensetzung Palmkern- und Kokosöl

Fettsäurekomponente	Palmkernöl Gew%	Kokosől Gew%
Capronsäure	0 - 1	0 - 1
Caprylsäure	3 - 10	6 - 9
Caprinsäure	3 - 14	6 - 10
Laurinsäure	37 - 52	44 - 51
Myristinsäure	7 - 17	13 - 18
Palmitinsäure	2 - 9	8 - 10
Stearinsäure	1 - 3	1 - 3
Ölsäure	11 - 23	6 - 8
Linolsäure	1 - 3	0 - 3
Verseifungszahl	245 - 255	250 - 264
Iodzahl	14 - 23	8 - 11
Schmelzpunkt (°C)	26 – 26	23 - 26

Im Sinne der Erfindung sind andere Fette und Öle bzw. deren Abmischungen, die ebenfalls Iodzahlen im Bereich von 5 bis 25, einen Gehalt an C_{12} - C_{14} -Fettsäuren im Bereich von 30 bis 55 Gew.- $\frac{1}{2}$ und einen Linol(en)säuregehalt von in Summe < 5 Gew.- $\frac{1}{2}$ aufweisen, als glatte Äquivalente anzusehen, die von der vorliegenden Lehre mitumfaßt werden.

Bevorzugt ist der Einsatz von Palmkernöl, auf dessen Basis sich im Sinne des erfindungsgemäßen Verfahrens ein technischer Oleylalkohol mit einer Iodzahl von 94, einem Erstarrungspunkt von 7°C, einer Farbe von 10 Hazen und einer Zusammensetzung von 5 Gew.-% C16 und 95 Gew.-% C18 herstellen 188t.

Spaltung

Unter dem Begriff Spaltung ist die Verseifung bzw. Hydrolyse von Glycerinfettsäure(partial)estern zu Glycerin und Fettsäuren zu verstehen. Das Verfahren geht auf E.Twitchell zurück, der 1898 ein Normaldruckverfahren zur Spaltung von Triglyceriden entwickelt hat, bei der die Hydrolyse in Gegenwart von Schwefelsäure und einem Naphthalin/Ölsäure-Gemisch (TwitchellReagenz) durchgeführt wurde. Seit der Entwicklung von geeigneten Edelstählen in den 30er Jahren wird die seit 1854 bekannte Druckspaltung von Fetten auch großtechnisch mit Wasserdampf durchgeführt [vgl. Fat Sci. Technol., 89, 297 (1987). Letztere ist neben dem EMERSOL-Verfahren im Sinne der Erfindung bevorzugt.

Fraktionierte Kristallisation und Umnetztrennung

Die Trennung von gesättigten und ungesättigten $C_{16/18}$ -Fettsäuren wird als fraktionierte Kristallisation durchgeführt. Vorzugsweise handelt es sich hierbei um eine Umnetztrennung.

Unter dem Begriff Umnetztrennung ("Rolling-up Process") versteht man die Trennung von gesättigten und ungesättigten Fettsäuren mit in der Regel 12 bis 18 und vorzugsweise 16 bis 18 Kohlenstoffatomen, die auf destillativem Wege infolge der sehr ähnlichen Siedepunkte nicht oder nur mit hohem technischen Aufwand durchgeführt werden kann. Eine Übersicht zu diesem Thema ist von K.Schmid in Fat Sci.Technol. 89, 237 (1987) veröffentlicht worden.

Das Verfahren der Umnetztrennung wurde zu Beginn der 60er Jahre für die Trennung von Talgfettsäure in einen C16/18-Palmitin/Stearinschnitt ("Stearin") und einen Ölsäureanteil ("Olein") entwickelt, ist jedoch auch auf Spaltfettsäuren einer breiteren C-Kettenverteilung anwendbar. Für der Fall der Talgfettsäure arbeitet das Verfahren in der Weise, daß die technische Fettsäuremischung zunächst auf niedrigen Temperaturen von ca. 5°C abgekühlt wird, wobei eine Kristallisation der Palmitin-/Stearinsäure in der flüssigen Ölsäure unter Bildung einer Dispersion stattfindet. An dieser Stelle könnte zwar bereits eine physikalische Trennung durchgeführt werden, es zeigt sich jedoch, daß beispielsweise bei einer Filtration zu große Anteile von Ölsäure an den Palmitin-/ Stearinsäurekristallen anhaften. Um die Ölsäure von den Kristallen "abzuwaschen" setzt man der Dispersion eine wäßrige Netzmittellösung - beispielsweise ein wäßriges Alkylsulfat zu. Beim anschließenden Zentrifugieren dieser Emulsion/Dispersion erfolgt eine Spaltung der Emulsion in eine Ölsäurephase und eine Wasser/gesättigte Fettsäuren-Dispersion, die in einem Separator getrennt werden können. Die Palmitin-/ Stearinsäure-Wasserdispersion wird dann auf etwa 50 bis 80°C erwärmt und die geschmolzene Palmitin-/Stearinsäure von der

wäßrigen Netzmittellösung abgetrennt, die in den Prozeß zurückgeführt wird.

Hydrierung

Die Reduktion von Estern mit metallischem Natrium in Gegenart eines Alkohols wurde schon 1903 von Bouveault und Blanc entdeckt. Die großtechnische Herstellung von Fettalkoholen erfolgt heute jedoch praktisch ausschließlich durch Hochdruckhydrierung von destillierten bzw. fraktionierten Methylesterbzw. Fettsäureschnitten in einem oder mehreren hintereinandergeschalteten Festbett- oder Schachtreaktoren bei Temperaturen von 200 bis 250°C und einem Wasserstoffdruck von 200 bis 300 bar. Dazu werden Fettsäure oder C1-C4-Niedrigalkylester, vorzugsweise jedoch Methylester, kontinuierlich gegen den Wasserstoffdruck in die Anlage gepreßt, auf Reaktionstemperatur erhitzt und am Reaktorkopf aufgegeben. Zur Herstellung ungesättigter Fettalkohole werden üblicherweise Adkins-Katalysatorschüttungen auf Basis von Cu/Cr/Zn und/oder Cu/ Cr/Cd-Mischoxiden eingesetzt; in diesem Fall kommt es zu einer selektiven Hydrierung der Carboxyl(at)gruppe unter Erhalt der im Fettrest enthaltenen Doppelbindungen.

Neben der Festbettfahrweise kann die Hydrierung auch in der Rieselphase durchgeführt werden. Auch bei dieser Verfahrensvariante durchströmen Fettsäure bzw. Ester und Wasserstoff den Reaktor bei einer Temperatur von 200 bis 300°C und einem Druck von 250 bis 300 bar von oben. Jedoch sind hier die Kreisgasmengen und der molare Wasserstoffüberschuß erheblich

WO 96/02619 PCT/EP95/02646

geringer, was sich in kleineren Anlagendimensionen wiederspiegelt. Als Katalysatoren werden Silikagel-Trägerkontakte
mit 20 bis 40 Gew.-% der eingangs genannten Cupferchromite
verwendet. Diese Katalysatoren besitzen zwar eine hohe mechanische Stabilität, sind jedoch wegen ihres geringen Gehaltes
an Aktivsubstanz anfälliger gegen Vergiftungen als Massivkontakte und besitzen daher kürzere Standzeiten.

Vorzugsweise werden die resultierenden Pettalkohole anschließend unter Abnahme eines Vorlaufes (etwa 5 Gew.-%) in an sich bekannter Weise destillativ gereingt.

Falls gewünscht, kann sich an die Reinigung eine erneute fraktionierte Kristallisation ("Winterisierung") anschließen.

Abmischungen

In einer weiteren vorteilhaften Ausführungsform der Erfindung können die neuen ungesättigten Fettalkohole auf Basis von Palmkern- und/oder Kokosöl konventionellen gesättigten und/oder ungesättigten Fettalkoholen mit 6 bis 22 und vorzugsweise 16 bis 18 Kohlenstoffatomen zugemischt werden. Der Vorteil besteht darin, daß die Mischungen ebenfalls verbesserte anwendungstechnische Eigenschaften aufweisen.

So weist beispielsweise eine Mischung aus 60 bis 65 Gew.-% eines erfindungsgemäßen technischen Oleylalkohols auf Basis Palmkernöl und 35 bis 40 Gew.-% eines konventionellen Oleylalkohols (HD Ocenol(R) 60/65, Henkel KGaA) einen Erstarrungspunkt unterhalb von 20°C auf; der Erstarrungspunkt eines von

seiner Zusammensetzung her vergleichbaren Oleylalkohols (HD Ocenol $^{(R)}$ 70/75, Henkel KGaA) auf Basis Rindertalg liegt hingegen bei 22°C.

Derivatisierung

Wie schon eingangs geschildert, besteht eine weitere Erkenntnis der vorliegenden Erfindung darin, daß die hervorragenden Eigenschaften der primär hergestellten ungesättigten Fettalkohole auch nach Derivatisierung erhalten bleiben. Hierzu zählen:

- *** Alkoxylierung. Alkoxylate der ungesättigten Fettalkohole werden an sich bekannter Weise durch Anlagerung von Ethylen- und/oder Propylenoxid in Gegenwart basischer Katalysatoren wie z.B. Natriummethylat oder calcinierter Hydrotalcit erhalten und können sowohl eine konventionelle als auch eine eingeengte Homologenverteilung aufweisen. Die Alkoxylate eignen sich z.B. als Waschmittelrohstoffe, Emulgatoren im Bereich der Textiltechnik, bei Bohr- und Schneidölen sowie in kosmetischen Formulierungen.
- *** Alkoxylierung/Sulfatierung. Ethersulfate der ungesättigten Fettalkohole werden in an sich bekannter Weise
 durch Alkoxylierung, nachfolgende Sulfatierung mit gasförmigem Schwefeltrioxid oder Chlorsulfonsäure sowie
 abschließende Neutralisation mit Basen erhalten. Die
 Produkte eignen sich als Waschrohstoffe.

WO 96/02619 13 PCT/EP95/02646

- *** Sulfatierung. Fettalkoholsulfate auf Basis der ungesättigten Alkohole werden in an sich bekannter Weise durch
 Sulfatierung mit gasförmigem Schwefeltrioxid oder Chlorsulfonsäure sowie abschließende Neutralisation mit Basen
 erhalten. Die Produkte eignen sich ebenfalls als Waschrohstoffe und Hilfsmittel in der Textiltechnik.
- Veresterung. Ester der ungesättigten Fettalkohole werden in an sich bekannter Weise durch katalytische Umsetzung mit aliphatischen Carbonsäuren mit 1 bis 22, vorzugsweise 6 bis 22 und insbesondere 12 bis 18 Kohlenstoffatomen und 0 und/oder 1 bis 3 Doppelbindungen erhalten. Typische Beispiele sind Umsetzungen eines erfindungsgemäßen technischen Oleylalkohols (Iodzahl 95) mit Essigsäure, C6-C10-Vorlauffettsäure, Laurinsäure, Palmitinsäure, Stearinsäure, Ölsäure, $C_{12/14}$ -Kokosfettsäure, $C_{12/18}$ -Kokosfettsäure oder C_{16/18}-Talgfettsäure. Vorzugsweise wird die Veresterung mit Ölsäure unter Bildung eines Oleyloleats durchgeführt. Die Produkte eignen sich beispielsweise als Ölkörper zur Herstellung kosmetischer Mittel.

Weitere Derivatisierungen, die ebenfalls in Betracht kommen, sind Amidierung, Phosphatierung, die Bildung von Addukten mit Maleinsäureanhydrid sowie die Epoxidation, vorzugsweise nach Überführung der Oleylalkohole in die Methylester.

Gewerbliche Anwendbarkeit

Die erfindungsgemäßen ungesättigten Fettstoffe zeichnen sich gegenüber den Produkten des Stands der Technik durch einen verbesserten Geruch, eine verbesserte Farbe und insbesondere durch ein vorteilhafteres Kälteverhalten aus.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung betrifft ihre Verwendung zur Herstellung oberflächenaktiver Mittel, wie z.B. Überfettungs- oder Lösungsmittel für Wirkstoffe, Cremes, Salben und Lotionen, Schmiermittel in der Metallbearbeitung sowie Antischaummittel in Dispersionsfarben, in denen sie in Mengen von 1 bis 75, vorzugsweise 5 bis 50 Gew.-% - bezogen auf die Mittel - enthalten sein können.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung betrifft schließlich die Verwendung von Lauricölen zur Herstellung von ungesättigten Fettalkoholen im Iodzahlbereich von 85 bis 100 und vorzugsweise 90 bis 95 über den Weg der Spaltung, fraktionierten Kristallisation und Hydrierung.

<u>Beispiele</u>

Allgemeine Herstellvorschriften

Verfahren 1. Die Einsatzstoffe wurden einer Druckspaltung unterworfen und das Glycerin/Wasser-Gemisch abgetrennt. Das resultierene Spaltfettsäurengemisch wurde nach Überführung in die Methylester ohne weitere Aufreinigung unter Erhalt der Doppelbindungen hydriert. Anschließend wurde das Produkt durch Destillation gereinigt.

Verfahren 2. Die Einsatzstoffe wurden einer Druckspaltung unterworfen und das Glycerin/Wasser-Gemisch abgetrennt. Das resultierene Spaltfettsäurengemisch wurde in der Umnetztrennung in einen Stearin- und einen Oleinanteil aufgetrennt. Das Olein, das etwa 80 Gew.-% Ölsäure enthielt, wurde mit Methanol verestert und im Anschluß unter Erhalt der Doppelbindungen hydriert. Anschließend wurde das Produkt durch Destillation gereinigt.

Verfahren 3. Die Einsatzstoffe wurden einer Umesterung mit Methanol unterworfen und von Glycerin und nicht umgesetztem Alkohol befreit. Das resultierende Methylestergemisch wurde ohne weitere Aufreinigung unter Erhalt der Doppelbindungen hydriert. Anschließend wurde das Produkt durch Destillation gereinigt.

Die Zusammensetzung der eingesetzten Rohstoffe ist in Tabelle 2 wiedergegeben (Prozentangaben als Gew.-%). Tabelle 3 können die anwendungstechnischen Daten der resultierenden ungesättigten Fettalkohole entnommen werden.

Tabelle 2 Eingesetzte Rohstoffe

Pettsäurekomponente	PK %	<u>KK</u> %	<u>RT</u> %	<u>PM</u> %	<u>PS</u>	& OT
Capronsäure	. 1	1 ,	0	. 0	0	. 0
Caprylsäure	4	8	0	0	0	.0
Caprinsäure	5	- 7	0	0	. 0	. 0
Laurinsäure	50	48	0	0	0.	0
Myristinsäure	15	17	3	2	4	10
Palmitinsäure	7	9	27	42	72	3
Stearinsäure	2	2	22	5	10	0
Ölsäure	15	7.	. 43	41	.11	80
Linolsäure	• 1	1	5	10	3	7
Iodzahl	19	9	44	50	15	82

PK = Palmkernöl Legende:

KK = Kokosöl

RT = Rindertalg

PM = Palmöl

PS = Palmstearin

OL = Olivenöl

Tabelle 3
Kenndaten der Produkte

Bsp.	Rohstoff	Ungesättigter Pettalkohol				
		IZ	Verf.	°C EP	<u>Farbe</u> Hazen	Geruch
1	Palmkernöl	94	2	7,0	10	+++
2	Kokosől	91	2	8,5	15	++
V1	Palmkernöl	35	1	30,5	20	*
V2	Kokosöl	35	1	32,0	25	+
V 3	Rindertalg	94	2	14,5	85	-
V4	Palmöl	94	2	15,5	90	-
V5 .	Palmstearin	94	2	17,0	90	-
V6	Olivenöl	112	2	7,0	25	+
V 7	Olivenöl	108	3	7,0	120	+

<u>Legende:</u> IZ = Iodzahl

Verf. = Verfahrenstyp

EP = Erstarrungspunkt

Geruch = +++ = geruchsfrei

++ = Geruch kaum wahrnehmbar

+ = Geruch wahrnehmbar

- = Geruch deutlich wahrnehmbar

Beispiel 3:

Der ungesättigte Oleylalkohol aus Beispiel 1 wurde mit Palm-kernfettsäure (Edenor(R) PK 1805, Henkel KGaA) verestert. Der resultierende Ester wies folgende Kennzahlen auf:

Hydroxylzahl : 209
Iodzahl : 94
Verseifungszahl : 0,3
Erstarrungspunkt : 7,2

10

Farbzahl (APHA)

<u>Patentansprüche</u>

- Ungesättigte Fettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten, dadurch erhältlich, daß man
 - (a) Lauricöle in Fettsäuren und Glycerin spaltet,
 - (b) die resultierenden Spaltfettsäuren einer fraktionierten Kristallisation unterwirft und
 - (c) die Fraktion der überwiegend ungesättigten Pettsäuren, gegebenenfalls nach Überführung in die Niedrigalkylester zu den entsprechenden ungesättigten Pettalkoholen im Iodzahlbereich 85 bis 100 hydriert.
- 2. Fettstoffe nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise alkoxyliert.
- 3. Fettstoffe nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise alkoxyliert, sulfatiert und neutralisiert.
- 4. Fettstoffe nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise sulfatiert und neutralisiert.
- 5. Fettstoffe nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise mit aliphatischen Carbonsäuren mit

- 1 bis 22 Kohlenstoffatomen und 0 und/oder 1 bis 3 Doppelbindungen verestert.
- 6. Verfahren zur Herstellung ungesättigter Fettstoffe mit verbessertem Kälteverhalten, dadurch gekennzeichnet, daß man
 - (a) Lauricöle in Fettsäuren und Glycerin spaltet,
 - (b) die resultierenden Spaltfettsäuren einer fraktionierten Kristallisation unterwirft und
 - (c) die Fraktion der überwiegend ungesättigten Fettsäuren, gegebenenfalls nach Überführung in die Niedrigalkylester zu den entsprechenden ungesättigten Fettalkoholen im Iodzahlbereich 85 bis 100 hydriert.
- 7. Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß man als Lauricöle Palmkernöl und/oder Kokosöl einsetzt.
- 8. Verfahren nach den Ansprüchen 6 und 7, dadurch gekennzeichnet, daß man die Lauricöle einer Druckspaltung mit
 Wasser unterwirft.
- 9. Verfahren nach den Ansprüchen 6 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß man die fraktionierte Kristallisation nach
 dem Umnetzverfahren durchführt.
- 10. Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise alkoxyliert.

WO 96/02619 PCT/EP95/02646

- 11. Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise alkoxyliert, sulfatiert und neutralisiert.
- 12. Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise sulfatiert und neutralisiert.
- 13. Verfahren nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole anschließend in an sich bekannter Weise mit aliphatischen Carbonsäuren mit 1 bis 22 Kohlenstoffatomen und 0 und/oder 1 bis 3 Doppelbindungen verestert.
- 14. Verfahren nach den Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß man die ungesättigten Fettalkohole mit weiteren gesättigten und/oder ungesättigten Fettalkoholen mit 6 bis 22 Kohlenstoffatomen abmischt.
- 15. Verwendung von ungesättigten Fettstoffen nach den Ansprüchen 1 bis 5 zur Herstellung oberflächenaktiver
 Mittel.
- 16. Verwendung von Lauricölen zur Herstellung ungesättigter Fettalkohole im Iodzahlbereich 85 bis 100 über den Weg der Spaltung, fraktionierten Kristallisation und Hydrierung nach Anspruch 1.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Interr nal Application No PCT/EP 95/02646

C 4	CICICATION OF AUDIOCES AND THE		
ÎPC 6	SIFICATION OF SUBJECT MATTER C11C3/12 C07C27/02 C07C29	9/149 C07C33/025	C11D1/66
According	to international Patent Classification (IPC) or to both national cl	serification and IDC	, .
	S SEARCHED	attilication and IPC	
	documentation searched (classification system followed by classification system followed system followed by classification system followed		<u>.</u>
IPC 6	C0/C		
Document	ation searched other than minimum documentation to the extent the	hat such documents are included in t	he fields searched
Electronic	data base consulted during the international search (name of data	hase and where proches seems a	
		out and, while practical, search an	ms useu)
C. DOCUM	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of th	e relevant passages	Relevant to claim No.
A	EP,A,O 370 273 (HENKEL) 30 May see page 6, line 55 - page 7, l	1990 ine 23	1,6
A	DE,A,41 29 622 (HENKEL) 11 Marc see the whole document	h 1993	1,6
A	DE,B,12 28 603 (HENKEL) 17 November the whole document	mber 1966	1,6
A	US,A,4 338 221 (G.M. QUALEATTI) 1982 see the whole document	6 July	1,6
Furth	er documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family members at	re listed in annex.
A' document other me document other me document inter that	t which may throw doubts on priority claim(s) or cited to establish the publication date of another or other special reason (as specified) it referring to an oral disclosure, use, exhibition or ans it published prior to the international filing date but in the priority date claimed	"X" document of particular releva cannot be conndered novel o myolve an inventive step whe "Y" document of particular releva cannot be conndered to involve cannot be conndered to involve document is combined with o	inflict with the application but spile or theory underlying the spile or theory underlying the spile or the claimed invention or cannot be considered to the document is taken alone most; the claimed invention live an inventive step when the or more other such document or more other such document obvious to a person skilled
ate of the ac	tual completion of the international search	Date of mailing of the internal	
	October 1995	07.11.95.	same report
iame and ma	European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Ruprwijk	Authorized officer	
- PCT as a mu	Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	English, R	

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

anformation on patent family members

Inter nal Application No PCT/EP 95/02646

Patent document cited in search report	Publication date	Patent memi	Publication date	
EP-A-370273	30-05-90	DE-A- 3837947 WO-A- 9005127 EP-A- 0442924 ES-T- 2053910 JP-T- 4501561 US-A- 5276204	10-05-90 17-05-90 28-08-91 01-08-94 19-03-92 04-01-94	
DE-A-4129622	11-03-93	WO-A- EP-A- US-A-	9305003 0602108 5399792	18-03-93 22-06-94 21-03-95
DE-B-1228603		FR-A- GB-A- NL-A- US-A-	1487277 1111196 6608848 3729520	18-10-67 25-01-67 24-04-73
US-A-4338221	06-07-82	NONE		

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

PCT/EP 95/02646

A. KLASS IPK 6	C11C3/12 C07C27/02 C07C29/	149 C07C33/025 C110	1/66
Nach der I	nternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen k	Classifikation und der IPK	· .
B. RECHI	RCHIERTE GEBIETE		
Recherchie IPK 6	rter Mindestprufstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssyme CO7C	bole)	*
Recherchie	te aber nicht zum Mindestprufstoff gehorende Veröffentlichungen,	nowest these uniter the recherchierten Gebiet	e fallen
Während de	r internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete	Suchbegnife)
•			
C. ALS W	ESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN		
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Anga	be der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
A	EP,A,O 370 273 (HENKEL) 30.Mai 19 siehe Seite 6, Zeile 55 - Seite 7		1,6
	23	,	
A	DE,A,41 29 622 (HENKEL) 11.März : siehe das ganze Dokument	1993	1,6
A	DE,B,12 28 603 (HENKEL) 17.Novemb siehe das ganze Dokument	per 1966	1,6
A	US,A,4 338 221 (G.M. QUALEATTI) 6 1982	5.Juli	1,6
	siehe das ganze Dokument		
	•		
		* *	
	ere Veröffentlichungen und der Fortsetzung von Feld C zu	X Siehe Anhang Patentiamilie	
Entre	hmen		· .
'A' Veröffe aber na	ntischung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, cht als besonders bedeutsam anzusehen ist	"T" Spatere Veröffentlichung, die nach den oder dem Prioritatdanum veröffentlich Anmeldung nicht kollidiert, sondern Erfindung zugrundeltegenden Prinzips	st worden ist und mit der ur zum Verstandnis des der
Anmel		Theorie angegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Bede	
schenne	ntlichung, die geeignet ist, einen Prioritatianspruch zweiselhaft er- n zu lassen, oder durch die das Verössentlichungsdatum einer n im Recherchenbencht genannten Verössentlichung belegt werden in er die aus einem anderen besonderen Grund anserechen ist (we-	kann allein aufgrund dieser Veröffentlerfindenscher Tätigkeit berühend betra	chtet weeden
ausgefü	hrt)	kann nicht als auf erfinderischer Täng werden, wenn die Veröffentlichung me	Keit berunknis betrachtet
'P' Veroffe	ntlichung, die sich auf eine mindliche Offenbarung, nutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht ullichung, die vor dem internationalen Anmeidedatum, aber nach	Veröffentlichungen dieser Kategorie in diese Vertundung für einen Fachmann "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselb	Verbindung gebracht wird und naheliegend ist
	anspruchten Prioritatistatium veröffentlicht worden ist bischlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen Re	
24	Oktober 1995	07.11.95.	
Name und P	ossanschrift der Internationale Recherchenbehorde Europaisches Patentamt, P.B. 5818 Patentiaan 2	Bevollmächtigter Bediensteter	
	NL - 2220 HV Ripwik Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl. Fax: (+31-70) 340-3016	English, R	

Formblatt PCT/ISA/210 (Blatt 2) (Juli 1992)

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichtti........... die zur seiben Patentiamilie gehoren

Interr vales Aktenbeichen
PCT/EP 95/02646

Im Recherchenbericht igeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung	
EP-A-370273	30-05-90	DE-A- WO-A- EP-A- ES-T- JP-T- US-A-	3837947 9005127 0442924 2053910 4501561 5276204	10-05-90 17-05-90 28-08-91 01-08-94 19-03-92 04-01-94	
DE-A-4129622	11-03-93	WO-A- EP-A- US-A-	9305003 0602108 5399792	18-03-93 22-06-94 21-03-95	
DE-B-1228603		FR-A- GB-A- NL-A- US-A-	1487277 1111196 6608848 3729520	18-10-67 25-01-67 24-04-73	
US-A-4338221	06-07-82	KEINE			

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

□ BLACK BORDERS
□ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
□ FADED TEXT OR DRAWING
□ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
□ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
□ GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

□ OTHER:

☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.

☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY